Requested Patent:

JP62125827A

Title:

HARM-REMOVING METHOD FOR GAS CONTAINING BORON TRICHLORIDE;

Abstracted Patent:

JP62125827;

**Publication Date:** 

1987-06-08;

Inventor(s):

ISODA MINORU; others: 02;

Applicant(s):

SEITETSU KAGAKU CO LTD;

**Application Number:** 

JP19850265567 19851125;

Priority Number(s):

IPC Classification:

B01D53/34;

Equivalents:

JP1862850C, JP5080243B

ABSTRACT:

PURPOSE:To completely hydrolyze boron trichloride and to prevent the chocking trouble in a system due to produced solid B2O3 by introducing gas contg. boron trichloride into a rotary type fine foam generator and subjecting it to gas-liquid contact.

CONSTITUTION:Harm-removing soln. 19 consisting of water or an alkali aq. soln. is heated at about 40-60 deg.C with a heater 16 and the prescribed amount thereof is continuously fed to a harm removing device 20 with a pump 12. Thereafter a rotary atomizer 8 is started by a motor 9 and gaseous BCl3 is introduced into a system. BCl3 is high efficiently brought into gas-liquid contact with the harm-removing liquid by means of the rotary atomizer 8 in the harm removing device 20 and completely hydrolyzed and removed. B2O3 produced by hydrolysis is not present as solid and the whole amount thereof is dissolved in the liquid and discharged to drainage 10.

#### ⑲ 日本 国特許庁(JP)

① 特許出願公開

昭62 - 125827

# ⑫ 公 開 特 許 公 報 (A)

@Int\_Cl\_4

識別記号

庁内整理番号

匈公開 昭和62年(1987)6月8日

B 01 D 53/34

134

B-6816-4D

審査請求 未請求 発明の数 1 (全5頁)

69発明の名称

三塩化ホウ素含有ガスの除害法

②特 願 昭60-265567

**愛出** 願 昭60(1985)11月25日

砂発 明 者 磯

· 実

加古川市尾上町口里790-6

 ⑩発 明 者 中 川

 ⑩発 明 者 中 村

秀 樹

加古川市野口町二屋321-11 姫路市白浜町乙29-11

①出 願 人

製鉄化学工業株式会社

H

兵庫県加古郡播磨町宮西346番地の1

### 明細醬

#### 1. 発明の名称

三塩化ホウ素含有ガスの除害法

#### 2. 特許請求の範囲

- (1)三塩化ホウ素を含有するガスを回転式微 細気泡発生装置に導き、水又はアルカリ水溶液と 気液接触させ、三塩化ホウ素を除去することを特 徴とする排ガスの除害法。
- (2)水又はアルカリ水溶液の温度を40℃~70 ℃の範囲に保持して気液接触させる特許請求の範 四(1)記載の方法。
- (3)回転式微額気泡発生装置に導入するガス の流速が 5m/sec 以上である特許請求の範囲(1) 記載の方法。
- (4)アルカリ水溶液が水酸化ナトリウムである特許請求の範囲(1)記載の方法。

#### 3. 発明の詳細な説明

[発明の目的]

(産業上の利用分野)

本発明は主として半導体製造に使用される三塩 化ホウ素を含有する排ガスから三塩化ホウ素を高 効率でかつ安全に除害し得る新規な除害方法であ る。

#### (従来技術)

従来公知の三塩化ホウ素の除害方法には、大別して乾式と湿式の2つの方法があり、前者の乾式の乾式の変更を吸着剤で吸着除去させる方法、又後者の湿式法ではラシヒリング等の充法がを充塡した洗浄塔で気液接触させ除去する方法が知られている。しかし、上記の除害方法は種名の欠点を含んでいる。例えば乾式法では、吸着器の及びその入口、出口系内で加水分解により生成するB2 O3 による閉塞トラブルが発生しており、又吸着剤破過時の吸着器切替及び再生作業、その際付随して起こる吸着剤の廃棄作業等の2次的付

帯作業の繁雑さと脱気されたBC $\mathbb{L}_3$ の発生が問題となる。一方、湿式方法では、除密効率が十分でないため未分解BC $\mathbb{L}_3$ が塔出口ダクト内で加水分解して生成するB $_2$ O $_3$ による白煙や閉塞トラブルが発生する。いずれの方法もBC $\mathbb{L}_3$ が系内水分により加水分解され生成する固形物B $_2$ O $_3$ による閉塞トラブルが従来法の大きな欠点である。

(発明が解決しようとする問題点) 前記従来法での欠点について種々考察した本発明 者らは下記項目についてその解決方法を見い出し た。

- (2) BCL3 を完全に加水分解する方法。

#### [発明の構成]

(問題を解決するための手段)

本発明者らは従来法の欠点を排除すべく鋭意研

が発生する。本発明者らは除客液温度とB2 O3 の溶解度に省目し、除害液を加温すること、具体 的には40℃~70℃の温度範囲に維持して気液接触 させると閉塞は起こらず、好結果が得られること がわかった。これより低い温度ではB2 О3 の溶 解度が悪くなり、温度が逆に高すぎると水又は水 溶液が泡立ち、気液接触効率が悪くなる。除害器 内に回転式微細気泡装置(ロータリーアトマイザ ー)を使用して処理ガスを 5m/sec 以上の流速で 導入することによりBC13 をほぼ完全に加水分 解することができる。本発明を実施した場合、 BCL3 が完全に加水分解され、生成する  $B_2$   $O_3$  が固体として存在せず、液中に全量溶存 しながら排出される。このことは排出ガスダクト 内では $B_2$   $O_3$  による白煙の発生及び閉塞トラブ ルは一切無かった事実からも実証できた。

本発明の実施思様の一例を図ー1に従って示せ は、次の通りである。

乾燥N2 ガス2を導入して除容器20まで系内を乾燥し、除容液19 (水又はアルカリ水溶液)

究した結果、BC೩3 を完全に加水分解するための除容液との気液接触条件及び加水分解時に生成する間形物B2 ○3 を水溶液として閉塞なしに排出する方法を知り、本発明に到達した。

本発明の要旨は三塩化ホウ素を含有するガスを回転式微細気泡発生装置に導き、水又はアルカリ水溶液と気液接触させ、三塩化ホウ素を完全に除去することを特徴とし、気液接触の条件として処理ガスを 5m/sec 以上の洗速で回転式微細気泡装置へ導入し、水又はアルカリ水溶液の温度を40℃~70℃に保持して行なう方法である。除害液のアルカリは水酸化ナトリウム、水酸化カリウム等があるが、経済性を考慮すれば水酸化ナトリウムの使用が最も有利である。

BCl $_3$  の加水分解反応は次式で示される。  $2BCl_3 + 3H_2 O \longrightarrow B_2 O_3 + 6HCl$  上式中、 $B_2 O_3$  は常温での水への溶解度が小さく、従来湿式法では系内で $B_2 O_3$  が析出し、水溶液の系、排出ガス系の両方で閉塞のトラブル

を加温器16に導入する。除害液19は加温器 16に内臓されているヒーター18により加温器 16中で除害液を所定温度に加温調節し、ポンプ 12で所定量を調節弁14で調節、流量計13で 確認され除害器20へ連続供給される。供給され た除密被19は除害器20内で液量が一定になる ように連続排出される工夫がとられている。これ は除害液中日203濃度を一定に保つためである。 次にロータリーアトマイザー8に連結されている モーター9を始動し、BCL。ガス2を系内に導 入させる。混合器3内でN<sub>2</sub> ガス1と混合された BCL3 含有ガスは調節弁4で所定量を流量計5 で確認している。BCL3 は除害器20内ロータ リーアトマイザー8により高効率で除害液と気液 接触され、完全に加水分解除去される。この時系 内の除害状況は除害器20出口よりの排ガス17 系にBCL3 ガス分析系11により又、閉塞の有 無は圧力計7及び圧力計15でそれぞれ確認して いる。一方、 B2 O3 を溶存含有する除害液は連 続的に排水10へ排出される。

### [実施例]

実施例1~3および比較例1

BCl39:Cl21:N290重量%組成のガスを2.22 Nl/inの割合で除客器内のロータリーアトマイザー下部に導入し、一方除客液は200cc/minの割合で除客器上部に導入して気液接触を行なった。また、比較として、ラシヒリングを充塡した充塡式除客器を用いたことと温度条件を変更したこと以外は実施例と同じ条件で操作した。その結果を下記の第1表に示した。

第 1 表

実 施 条 件	実 施 例 1	実 施 例 2	実 施 例 3	比較例1
除害液	水	10%NaOH 水溶液	10%KOH水溶液	水
除害液温度(℃)	50	50	50	25
ロータリーアトマイザー		•		:
回転数 (r.p.m)	2400	1200	1200	_
涂害器出口				
排ガス中BC13 濃度	0.1ppm 以下	0.1ppm 以下	0.1ppm 以下	100ppm
排出系B2 O3 析出	無	無	無	有
除害法	本発明法	本発明法	本発明法	充塡式
				洗浄法

第1表で明らかな通り、除客液を50℃に加温し、ロータリーアトマイザーを1200~2400r.p. n で回転させ、BC $l_3$  ガスを除客液と気液接触させる 事によりBC $l_3$  はほとんど完全に加水分解除去されている。これは比較例にある除客器出口BC $l_3$  濃度及びB $l_2$ O $l_3$  析出発生の事態と比較して、本発明はきわめて有効な除害法である。

#### [発明の効果]

以上に述べた通り本発明はきわめて有効なBC 13 除密法であり、特にBC13 を使用する半導体製造工程で発生する排ガス処理法として大いに期待し得るものである。又、本発明は従来法に比べて除害作業の省力化及び経済性向上に寄与出来るものと考えられる。

出願人 製鉄化学工業株式会社 代表者 增 田 裕 治

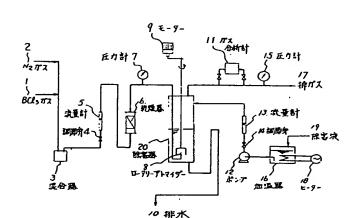


図 - 1

手続補正書(自発) 昭和60年12月27日

特許庁長官 宇賀 道郎殿



- 1 事件の表示
  - 昭和60年特許願第265567号
- 2. 発明の名称

三塩化ホウ素含有ガスの除害法

3. 補正をする者

事件との関係

特許出願人

**₹675-01** 

住所 兵庫県加古都播磨町宮直346番地の1 名称 製鉄化学工業株式会社

( 20794-37-2151)

代表者 增田 裕治學學

4. 補正の対象 明細鸖



### 5. 補正の内容

明細書第7頁第3行「重量%」を「容量%」と 補正する。

以上

## 特開昭 62-125827 (5)

手統補正鸖(方式) 5. 細com容 昭和61年3月7日

特許庁長官 字質 道郎殿



1 事件の表示

昭和60年特許願第265567号

2. 発明の名称

三塩化ホウ素含有ガスの除害法

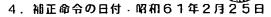
3. 補正をする者

事件との関係 特許出願人

〒675-01

住所 兵庫県加古都播磨町宮茜346番地の1 名称 製鉄化学工業株式会社

( \$0794-37-2151)



4. 補正の対象 明細書



(1)和書第9頁第14行のあとに以下の文を波 入する。

「4. 図面の簡単な説明

図-1は本発明の実施態様の一例を示すフロー シートである。」

以上